

Laid-open to public as JP-A-49-42894 on April 22, 1974

(51) I nt. C12. C 12 D 13/04 C 12 K 3/00 60日本分類 36(2) D 73 36(2)B 32

⑲日 本 国 特 許 庁

印特許出願公告

昭51-42199

許 4分告 昭和 51年(1976) 11月13日

7349-49 厅内整理番号

発明の数 2

(全 8 頁)

◎プルランの製造方法

②特 顧 昭47-87938

22H 昭47(1972)9月4日

公 昭49-42894

438昭49(1974)4月22日

饱発 明 者 加藤耿相

岡山市塞蹟町3の1の16

同 塩坂誠

岡山市州崎305

创出 顧 株式会社林原生物化学研究所

岡山市下石井1の2の3

個代 理 弁理士 後藤道生 外1名

動特許請求の範囲

1 プルラン生産能を有する微生物を培養してブ ルランを製造する工程に於て、その培養培地の PH及び又は燐酸イオン膿度を調節することによ り、生成するブルランの重合度を調節し、且つ収 ランの製造方法。

2 プルラン生産能を有する微生物を培養してブ ルランを製造する工程に於て、その培養培地中に デーツ抽出液を使用し、培地のPH及び又は燐酸 イオン農度を調節することにより、生成するブル 25 高燐酸イオン農度の培養培地による培養により ランの重合度を調節し、且つ収率及び培養時間を 調節するととを特徴とするブルランの製造方法。 発明の詳細な説明

ブルランはグルコースの重合体であつて α-1・4ーグルコシド結合よりなるマルトトリオース 30 の両端に於てαー1.6ーグルコシド結合により反 復重合した形の多糖体であつて、シユークロース、 グルコース等を炭素源として、プルラリア・ブル ランスに属する菌株を通気培養すれば菌体外に蓄 殺せられることはBiochem. Biophys. Acta 36 309(1959) Ø H. Bender の報告、工業化学会誌第67巻575-

760(1964)の上田誠之助の報告、又は農 芸化学会誌43 115-118(1969)の 二宮英治の報告等に見られる通りである。しかし 得られるプルランの重合度に関しては数百~数千 5 と発表され、培養条件と重合度との関係に就いて は何等明示されていない。

本発明者等はプルランの使用目的に応じて重合 **废を調節することを目的として培養条件を種々検** 討した結果、プルラン培養培地の始発PHを低く 10 するか、又は含有する燐酸イオン機度を減少する ことにより生成するプルランの重合度を大巾に増 大させることができ、又逆の場合はブルランの重 合度を減少させることを発見し、ブルランの使用 · · 目的に適合した重合度の製品を得ることに成功し 15 た。又同時に始発PHの上昇は培養時間を短縮し、 ブルランの対糖収率を増加させ得ることを見出し、 プルランの工業生産に於てその重合度の調節と共 に収率、培養時間の調節を自由に行い重合度の要 求に応じた最も経済性の高い製造を可能にしたも 率及び培養時間を調節することを特徴とするプル 20 ので、プルランの大量生産に重要な意義を有する ものである。

> 以上のような発見によりブルランの低重合度物、 即ち粘度を必要としない利用、又はブルランの分 解によるマルトトリオースの製造等には高PH、 10万以下の分子量を有し、且つ収率良く又短時 間の培養によるプルランの製造をも可能にし、又 生成プルランの精製も容易にし工業生産には大き る効果を発揮する。

又逆に高分子量的特性を利用してフイルム、シ ート、繊維等の成型物の製造原料とする場合は、 培養培地のPHを低くし、燐酸イオン濃度を下げ ることにより、分子量200万以上のプルランを 得ることができ、透明強靱なフィルム、繊維等の 35 製造が可能になる。

その他プルランの食品の増粘剤、分散剤、粘糖 剤等として利用する時はそれぞれに適した重合度 .3

のプルランの製造が可能になつた。

本発明に用いる菌株はプルラン生産能を有する 菌株であれば何れの菌株でも良く、又その類似す る変移菌株でも良い。例えば Pullularia fermentians var fermentans IFO 6401, Pullularia fermentans var fusca IFO 6402, Pullularia pullulans AHU 9553, Pullularia pullulans IFO 6353又はDematium pullulans IFO 4464等多くの菌株が用いられる。10 少なそうに思われるが収率としては 50~75%

培養培地としては前記文献にある様な炭素源シ ユークロース、転化糖、異性化糖、果糖、グリコース等が 用いられるが、特に本発明者等の先顧になる・特顯 46-79413プルランの製造法 " に示した様 な澱粉部分加水分解物を用いた時に効果が大きい。15 にくらべ収率の明らかな増加が認められた。 窒素源としては通常用いられるアンモニウム塩、 硝酸塩又は有機窒素としてペプトン等が用いられ る。他に燐酸塩、マグネシウム、鉄等の金属イオ ンの適量を加え液体培地を調整し、加熱減菌した 後PHを調整して菌株を植菌し、通気培養又は振 20 ない。しかし収率を比較すると髙PHであるPH とり培養を行うことは常法通りである。培養温度 は25~30℃で27℃位が好ましい。培養時間 は大体7日以内であり、3日位で相当量のプルラ ンの生成が見られ、粘度増加が起こる。残糖を経 時的に測定して最低になった時に培養を中止し、 25 るが、PH7.0に於ては約.8万であつた。 このよ 常法通り菌体を遠心分離により除去し、色素の生 成の甚だしい時は活性炭の添加により脱色し、出 来得れば濃縮してメチルアルコール、エチルアル コール等親水性の有機溶媒を加えてプルランを沈 殿させて遠心分離し、必要ならば温水に発解し、 30 少し、収率は増加する。尚8日目の 残糖は、 アルコール類の添加による沈殿精製を繰返す。製 品は乾燥後収率を測定する。プルランは白色、水 可溶性の粉末として得られる。

以上の培養により得られるプルランの重合度、 収量は培養条件により大巾に変化する。即ち分子 35 い方が糖消費とプルランの生成が早く又収率も高 量は5万~450万、対糖収率は20~75%の 変化が見られる。

前述の様に一般的なブルランの製法を挙げたが、 本発明のPH、燐酸の影響に就いて説明すれば、 実施例に示す如く澱粉部分加水分解物の10%を 40 炭素源とし、ペプトンを窒素源として他に K2HPO4, NaCl, FeSO4, (NH4)SO4を少っ 量含有する培地で培養した場合、培地の始発PH を5~7.5の範囲に変化させた時の培養の経過を

数種の菌株に就いて見ると、P H 6.5以下に於て は粘度(培養液)は増加して300c.p.以上と たり明らかに粘性を示し、PH7.0以上では粘度 は低く240 c. p. 以下で殆んど粘性が見られな 5 い。との際前記方法で分離精製したブルランは PH 5~6では重合度(分子量)10~400万 と増加し、培養液自身も非常に粘性を増加して培 巻液が流動不可能になる。一方PH 6.0以上の場 合その粘度は殆んど感じない程度で低く、生産も が得られた。その分子量はセフアデツクス炉過で 分離した結果 5~ 10万位の低分子であることが 知られる。

古い文献に於ては収率20~50%であること

PHの種々異なる培地で4日、6日、7日の培 養経過を見ると、低PH(5.5)に於ては粘度は 1000c.p.以上を示すのに対し、PH70~ 8.0 に於ては粘度24~31c. p.を示すに過ぎ 7.0~8.0 に於ては50%以上の高収率を示した。 即ちPH5.5で対糖収率30%のものがPH6.5 ~7.0 に於ては対糖収率50%以上を示した。と の場合の平均分子量は P H 6.0 で約 3 0 0万であ りに収率が変化すると共に平均分子量も大巾に変 化させることが可能である。

又との場合の残糖の変化、対糖収率を4日、6 日、8日に就いて見ると残糖は最終まで徐々に滅 38/100 may上である。しかしPH70~7.5 に於 ては残糖は3~4日で大部分 減少し0.1~ 1.08/100mlでありプルラン収率はこれに並行して 4~6日で殆んど最高値に達する。即ちPHの高 いことを示している。

前述した様なPHの調整によるブルラン収率の 増加、培養時間の短縮効果は、デーツ抽出液を炭 素源として使用した時に時に顕著に現われる。

デーツ抽出液はデーツの約50%の糖質を含有 し、その組成はグルコース、フラクトースを大体 等量含有し、他は無機塩類を含有し、Total anionは2500~3500啊asCaCO3/化 である。本液を活性炭脱色又はそのまり培地の

炭素源として用いる時は、培養時間は同様に短縮され収率も増加する。しかしデーツ抽出液をイオン交換精製して純糖液として用いる時は、般粉部分分解物又は蔗糖を炭素源とした場合と同様で、特別の変化は見られない。このことはおそらく多 5 盤に含まれるイオンの緩衝作用により、培養末期までPHの低下が起こらないことに原因すると考えられ、工業的実施に当りデーツ抽出液を炭素源として使用することは優れた特徴があるものと考えられる。 10

更に培養培地の燐酸濃度が培養時間と収率に影響する。例えばK2HPO4を0.1~0.5%の濃度で使用し、PH5.5~6.5で試験した結果は、PH5.5に於ては前記の通り高分子量のブルランが得られ、150~450万の分子量を示すが、15燐酸濃度に並行して分子量は減少し、0.1~0.3%の燐酸濃度では200~300万の分子量のブルランが得られ、PH6.5に於ても同様に燐酸濃度0.5%ではブルラン分子量は7万であるが0.1~0.2%では約20万の分子量を示す。以上の様20に始発PHの低い時は一般に分子量は大であるが、燐酸濃度により変動する。か様に始発PH及び燐酸濃度の変化に伴い生成ブルランの分子量を制禦

6

するととができる。 実施例 1

PH変化による生成プルラン分子量の変化
a) 使用菌株は Dematium pullulans IFO 4464,及び Pullulalia pullulans-2 (Kp-13 と呼ぶ)である。 培養培地は水飴(DE43)10分,K2HPO40.2分,NaC&0.2分、ペプトン0.2分,MgSO4・7H2O0004分,FeSO47H2O0001分,よりなる培地を用い、種培養は上記培地に各菌株を27℃で2日間培養したものを2~3分用いた。

本培養は上記培地100mを500m三角フラスコに採り、減菌後PHを5.5~7.5に調整し、各菌株の種培養液を2%添加して回転振と5機で27℃で7日間培養した。

培養終了後菌体を遠心分離し、上澄液に粉末 活性炭を加えて脱色沪過し、メチルアルコール を加えて50%濃度にし、沈澱を遠心分離し、! 少量の水に再溶解し、メタノール沈澱を繰返し て精製後メタノールで洗浄して真空乾燥した。 実験結果は下表の通りである。

Dematium pullulans IFO 4464

第 1 表

 現 様 様 ※ 海底(×10) 財 日 6日 7日 4日 7日 7日	- 1									-			T		Γ
6 H 7 H 4 H 6 H 7 H 4 H 6 H 7 H 4 H 6 H 7 H 4 H 6 H 7 H 4 H 6 H 7 H 4 H 6 H 7 H 6 H 7 H 6 H 7 H 6 H 7 H 6 H 7 H 6 H 7 H 6 H 7 H <th></th> <th></th> <th>٩</th> <th></th> <th></th> <th>, (英)</th> <th>1 0</th> <th>強</th> <th>(8/10</th> <th>ORC)</th> <th>ザ</th> <th>ン 食</th> <th></th> <th>平均分子量</th> <th></th>			٩			, (英)	1 0	強	(8/10	ORC)	ザ	ン 食		平均分子量	
3.30 3.22 0.9 1.4 1.8 50.5 2.44 1.65 186 21.8 31.2 3.38 3.32 0.9 1.3 1.6 5.19 2.39 1.73 11.9 22.6 25.7 3.5 3.5 0.9 1.4 1.9 3.8 2.5 2.0 26 30 36 3.5 3.4 1.0 1.5 1.8 4.1 2.8 2.2 2.4 31 35 3.6 3.7 1.0 1.7 1.7 2.8 1.7 1.7 35 40 40 3.9 3.8 1.1 1.8 2.0 1.9 1.8 36 40 40 4.2 4.2 1.1 1.7 1.9 2.0 1.3 1.2 45 62 63 4.2 4.3 1.2 1.8 2.6 1.9 1.9 69 69 69 4.5 4.6 1.7 1.1<			1	1	1		1	1 .	1	1 1	1 1) i	1 1		
3.3 g 3.3 g 1.3 d 1.6 d 5.19 d 2.39 d 17.3 d 11.9 d 2.26 d 3.5 d 0.9 d 1.4 d 1.9 d 3.8 d 2.5 d 2.0 d 26 d 30 d 3.5 d 3.4 d 1.0 d 1.5 d 1.7 d 2.8 d 1.7 d 31 d 32 d 40 d 31 d 40 d <td< td=""><th>1</th><td>3.30</td><td>330</td><td>3.2.2</td><td>6.0</td><td>1.4</td><td>1.8</td><td>5.0 5</td><td>2.44</td><td>1.65</td><td>18.6</td><td>21.8</td><td>31.2</td><td>200×10</td><td></td></td<>	1	3.30	330	3.2.2	6.0	1.4	1.8	5.0 5	2.44	1.65	18.6	21.8	31.2	200×10	
3.5 3.5 3.5 0.9 1.4 1.9 3.8 2.5 2.0 26 30 3.5 3.4 1.0 1.5 1.8 4.1 2.8 2.2 2.4 31 3.6 3.6 3.6 1.1 1.5 1.7 2.8 1.7 1.7 35 40 3.6 3.7 1.0 1.7 1.7 2.9 1.9 1.8 36 40 3.9 3.8 1.1 1.8 2.0 1.9 1.5 1.0 48 61 4.2 4.2 1.1 1.9 2 1.8 1.0 0.5 47 68 4.2 4.3 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 49 69 4.5 4.6 1.7 1.0 0.0 48 48 70 4.5 4.7 1.1 1.7 2 1.5 0.1 0.0 55 71		3.30	3.38	3.3.2	6.0	1.3	1.6	5.19	2.39	1.73	1 1.9	2 2.6	25.7	180 "	
3.5 3.4 1.0 1.5 1.8 4.1 2.8 2.2 24 31 3.6 3.6 1.1 1.5 1.7 28 1.7 1.7 35 40 3.6 3.7 1.0 1.7 1.7 2.9 1.9 1.8 36 40 3.9 3.8 1.1 1.8 2.0 1.9 1.5 1.0 48 61 4.2 4.2 1.1 1.7 1.9 2.0 1.3 1.2 45 62 4.2 4.3 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 49 69 4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 49 69 4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 68 70 4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 69 69 4.5 4.6 1.7 1.7 2 1.5 0.1 0.0 69		3.5	3.5	3.5	6.0	1.4	1.9	3.8	2.5	2.0	26	3.0	36	180 "	
3.6 3.6 1.1 1.5 1.7 2.8 1.7 1.7 35 40 3.6 3.7 1.0 1.7 1.7 2.9 1.9 1.8 36 40 3.9 3.8 1.1 1.8 2.0 1.9 1.5 1.0 48 61 4.2 4.2 1.1 1.7 1.9 2.0 1.3 1.2 45 62 4.2 4.3 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 49 69 4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 49 69 4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.5 0.1 0.08 48 70 4.5 4.7 1.1 1.7 2 1.5 0.1 0.05 55 7.1		3.4	3.5	3.4	1.0	1.5	1.8	4.1	2.8	2.2	24	31	3.5	190 "	
3.6 3.7 1.0 1.7 1.7 2.9 1.9 1.8 36 40 3.9 3.8 1.1 1.8 2.0 1.9 1.5 1.0 48 61 4.2 4.2 1.1 1.7 1.9 2.0 1.3 1.2 45 62 4.2 4.3 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 49 69 4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.5 1.1 1.0 48 70 4.5 4.7 1.1 1.7 2 1.5 0.1 0.05 55 71	1	3.7	3.6	3.6	1.1	1.5	1.7	7.8	1.7	1.7	35	4 0	40	200 "	
3.9 3.8 1.1 1.8 2.0 1.5 1.0 48 61 3.9 3.8 1.1 1.7 1.9 2.0 1.3 1.2 45 62 4.2 4.2 1.1 1.9 2 1.8 1.0 0.5 47 68 4.2 4.3 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 49 69 4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.5 0.1 0.08 48 70 4.5 4.7 1.1 1.7 2 1.6 0.03 0.05 55 7.1		3.7	3.6	3.7	1.0	1.7	1.7	2.9	1.9	1.8	36	4 0	41	200 "	
3.9 3.8 1.1 1.7 1.9 2.0 1.3 1.2 45 62 4.2 4.2 1.1 1.9 2<		3.9	3.9	3.8	1.1	1.8	2.0	1.9	1.5	1.0	48	61	0.9	2 5 "	
4.2 4.2 1.1 1.9 2 1.8 1.0 0.5 47 68 4.2 4.3 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 49 69 4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.5 0.1 0.08 48 70 4.5 4.7 1.1 1.7 2 1.6 0.03 0.05 55 71		3.9	3.9	3.8	1.1	1.7	1.9	2.0	1.3	1.2	4.5	6.2	63	26 "	
4.2 4.3 1.2 1.8 2 1.9 1.1 1.0 49 69 4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.5 0.1 0.08 48 70 4.5 4.7 1.1 1.7 2 1.6 0.03 0.05 55 71	I	4.2	4.2	4.2	1.1	1.9	×	1.8	1.0	0.5	47	. 89	69	2 0 "	
4.5 4.6 1.2 1.8 2 1.5 0.1 0.08 4.8 70 4.5 4.7 1.1 1.7 2 1.6 0.03 0.05 55 71		4.2	4.2	.4.3	1.2	1.8	X	1.9	1.1	1.0	49	69	69	2 1 "	
4.5 4.7 1.1 1.7 2< 1.6 0.03 0.05 55 71	1	4.7	4.5	4.6	1.2	1.8	X	1.5	0.1	0.08	4 8	7.0	71.	18 "	
		4.7	4.5	4.7	1.1		×.	.1.6	0.0 3	0.0 5	5.5	7.1	7.1	15 "	\neg

KP - 13

始発 PH	塅	Р 1	終 H	!	獨 5	_	残(8)	/100	糖 nl)	プル	ラン収	率%	平均分子量
	4日	6日	8日	4日	6日	8日	4日	6日	8日	4日	6日	8日	
5. 5	3.3	3: 3	3.2	0.9	1.3	1.8	.5.0	1.9	1.2	17	2 7	3 8	2 4 6×1 0 ⁴
6.0	3.4	3.4	3.3	1.1	1.5	1.8	2.8	1.7	1.0	3 1	4 0	5 5	292 "
6.5	3.6	3.6	3. 5	1.2	2<	2<	1.6	1.0	-0. 1	3 5	6 8	7 0	20 "
7.0	4.0	3.9	3.9	1.3	2<	2<	1.5	0, 5	0.05	3 1	6 9	7 5	8 "

※ 獨度(×10)は10倍稀釈液の濁度を示す。

以上の結果はKP-13とDematium pu- 15*PH 6.5以上に於て培養時間も半滅し、又収率も llulansに就ての結果は必ずしも一致しないが、 PHに就いては 7.0以上では分子量は非常に小と なり、6.0以下では非常に大になりその変化の傾 向は一致する。分子量の絶対値は各菌株により多 少の差は現われる。又収率と培養時間の傾向は *20

向上するととが確認される。

b) 実施例1-a) に準じKP-13菌株を用い 培養培地として炭素源にシユークロースを用い て培養した結果は次の表の通りである。

第 2 表

K ₂ HPO ₄	始発PH	対 糖 収		平均分子量
添加%		4 13	7 🖽	
0. 1		2 1	2 7	2 5 0 × 1 0 ⁴
0. 2	·	3 5	4 0	250 "
0.3	5. 5	3 5	4 2	280 "
0. 4		3 6	4 3	260 "
0.5		3 7	4 6	150 "
0. 1		2 0	25	280×104
0. 2		3 7	5.0	300 "
0. 3	6. 0	· 37	5 5	200 "
0. 4		4 0	6 1	80 "
0. 5		4 1	6 7	30 "
0. 1		2 0	2 6	2 0 × 1 0 ⁴
0. 2		3 1	3 9	15 "
0. 3	6. 5	5 7	6 5	8 "
0. 4	·	6 8	7 0	7 "
0. 5		7 0	7 2	7 "

c) 実施例1-a) に準じ、Pullularia *ルコースを炭素源として培養した結果は次の表の pullulans IFO 6353 菌株を用い、グ* 通りである。

表

<u> </u>				
K ₂ HPO ₄	始発PH	対糖収		平均分子量
添加%	74 70 1 11	4 日``	7 日	
0. 1		` 18	2 5	2 7 0 × 1 0 ⁴
0. 2		2 1	3 2	270 "
0. 3	5 . 5	3 1	3 8	280 "
0. 4		3 4	4 0	200 "
0. 5		3 5	4 0	110 "
0. 1	*	2 0	2 8	180×10 ⁴
0. 2	•	3 8	4 9	200 "
0. 3	6. 0	4 1	5 7	200 "
0. 4		4 3	6 3	50 "
0. 5		4 5	. 65	20 "
0. 1		2 5	2 8	. 25×10 ⁴
0. 2		. 34	3 7	15 "
0. 3	6. 5	6 1	6 8 ·	8 "
0. 4		6 5	6 8	5 ".
0. 5		6 7	7 0	5 "

以上の通りグルコース培地に於ける培養に於て ※量の変化

ブルラン分子量に及ぼす影響は同一傾向を取ると い。 P H変化は 5.5 ~ 6.5 , K₂ HPO₄ 名は 0.1 とがらかがわれる。

実施例 2

も燐酸イオン濃度、始発PHのプルラン収率及び 使用菌株及び培養条件は実施例1-a) に等し 30~0.5 男に変化した場合の平均分子量の変化を次 表に示す。培養日数は7日である。

PH とK₂HPO₄ 濃度変化に伴うブルラン分子※

使 KP-13

K ₂ HPO ₄ 添加 %	始発PH	対糖収率%	平均分子量
0. 1		2 5	200 × 10 ⁴
0. 2		3 8	250 "
0. 3	5. 5	3 8	300 ".
0. 4		4 0	260 "
0. 5		4 7	150 "
0. 1		2 3	200 × 104

14

0. 2		5 5	300 ×104
0. 3	6.0	5 9	150 "
0.4		6 5	70 "
0. 5		7 0	20 "
0. 1		2 5	20 × 10 ⁴
0. 2	·	4 0	20 "
0.3	6. 5	7 0	6.5 "
0. 4		7 2	7.0 "
0. 5		. 73	7.0 "

使用菌株 I F O 4464

'培 地 PH 6.5

K ₂ HPO ₄ 添加%	対糖収率%	平均分子量
0. 1	4 0 -	200×10 ⁴
0. 2	6.0	200 "
. 0.3	7 0	290 "
0. 4	7 0	350 "
0. 5	-7 1	62 "

以上の結果より見る時 0.2~2.4%のK2HPO425 2500~3500卿である。本液を更にイオン の添加が高分子プルランを得るには好ましい。 実施例 3

本実施例は菌株培養の炭素源としてデーツの抽 出液を用い他の条件は実施例1にならつた。デー ツは食用及び工業デーツを3~4倍の温水に浸漬 30 0.3 %、ペプトン0.2 %, NaCℓ0.2 %, Mg8O♪ し、時々攪拌し3時間後沪過上澄液を集めて粉末 炭にて脱色して精製した。 濃度18%(還元糖と して)その50%はグルコース、残りは果糖と少 量のペントース等を含有する。(着色度は大で) トータルアニオンはCaCOs として1 & 当り

交換精製した液を製し、両糖液を炭素源とした。 対糖灰分として 2%前後あり、活性炭脱色液を炭 素源として実施例1同様10%用いた。

デーツ抽出液10%(固型分として)、K2HPO4 \cdot 7H₂O 0.0 4%, FeSO₄ \cdot 7H₂O 0.0 0 1%. を含む培地を滅菌し、これをPH 6.5 に調整し、 種菌は41時間培養液を2%添加し、144時間 振とり培養した。後処理は実施例1の通りプルラ 35 ンを分離し収率、分子量を測定した。

糖(デ ーツ) 種 類	hr 4 8	終 hr 96		PH hr 144			(×1 hr 120				/100: hr 120				区率 9 hr 120	
デーツ	4.6	4.6	5.5.1		0.9 5	1.25	1.22		4.7	0.4	0.5		2 2.9	68	6 7	
脱色液	4.7	5.0	5.6		0.9 6	1.23	1.2 5	*	4.3	0.2	0.3		3 0.6	73	7 6	
	3.8	3.8	3.8	3.9	0.7	0.9	1.0	1.0	5.5	· 2A	1.0	0.2	1 9	4 5	5 1	58
イオン交換 精製	3.8	3.7	3.7	3.7	0.6	0.8	0.9	1.0	6.2	3.1	2.1	1.1	23	46	5 9	60

以上の結果の明示する通りデーツ抽出液は培地 炭素源として良い結果が得られるが、イオン交換 精製と非精製との間に培養経過及びブルラン生成 15

時期に明らかな差が見られ、イオン精製しない液 の方が培養時間は少なく好収率が得られた。